# **EUROPEAN PATENT OFFICE**

# Patent Abstracts of Japan

PUBLICATION NUMBER

57073392

and a september 1960 in 1960 in

PUBLICATION DATE

08-05-82

APPLICATION DATE

22-10-80

APPLICATION NUMBER

55146944

APPLICANT: HITACHI LTD;

INVENTOR:

KANEMOTO KAZUO:

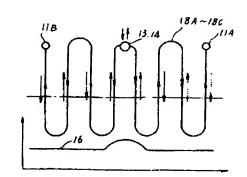
INT.CL.

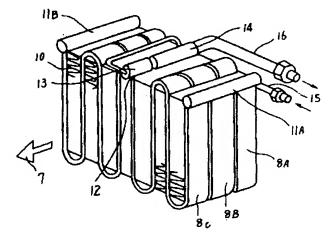
F28D 7/08

TITLE

CORRUGATED FIN TYPE HEAT

**EXCHANGER** 





ABSTRACT :

PURPOSE: To lower the pressure loss of coolant to improve the performance and operation of a corrugated fin type heat exchanger, by varying the sectional area of flat heat transfer tubes through which coolant is circulated.

CONSTITUTION: A heat exchanger of this invention consists of tubes 8a~8C obtained by dividing a flat tube 8 into equal parts, intermediate headers 11A, 11B attached to both ends of the tube 8, a coolant inlet header 13 and a coolant outlet header 14 attached respectively to the middle portion of the tube 8C and tubes 8B, 8A, an inlet pipe 15, and an outlet pipe 16. Coolant supplied from the inlet pipe 15 is of a two-phase flow of vapor and liquid. After passing through the header 13, the coolant flow is divided into right and left portions of the tube 8C and the coolant is vaporized while passing through the tube 8C. About the time when the gas content of coolant is increased, it is introduced into headers 11A, 11B and gasified completely while passing through the tubes 18A, 18B, whereafter it is discharged to the outside from the header 14 and outlet pipe 16. Since, according to the above arrangement, the sectional area of the coolant passage is varied together with dryness of the coolant, it is enabled to prevent increasing of the velocity of gas flow and to thereby lower the pressure loss. Further, since, according to the above coolant circulating method, the amount of liquid coolant is sufficient on the upstream side of air flow, the temperature distribution of air passed through the heat exchanger can be rendered substantially uniform.

COPYRIGHT: (C)1982, JPO& Japio

### (JP) 日本国特許庁 (JP)

⑩特許出願公開

# <sup>®</sup>公開特許公報(A)

昭57-73392

Int. Cl.<sup>3</sup>
F 28 D 7/08

識別記号

庁内整理番号 6808-3L 砂公開 昭和57年(1982)5月8日

発明の数 2 審査請求 未請求

(全4頁)

砂コルゲートフィン熱交換器

②特

顧 昭55-146944

②出

願 昭55(1980)10月22日

@発 明

伊藤正昭 土浦市神立町502番地株式会社

日立製作所機械研究所內

②発 明 者 田中武雄

土浦市神立町502番地株式会社 日立製作所機械研究所内 仍発 明 者 冨田哲

勝田市大字髙場2520番地株式会 社日立製作所佐和工場内

②発 明 者 金本一夫

東京都千代田区大手町二丁目 6番 2号株式会社日立製作所内

⑪出 願 人 株式会社日立製作所

東京都千代田区丸の内1丁目5

番1号

個代 理 人 弁理士 薄田利幸

#### 明 細 🖷

- 1. 発明の名称 コルゲートフイン系交換器
- 2 存許請求の範囲

1・ 近行状傷平伝熱音の必行部に、その伝熱管と垂直に蛇行状フィンを介設してなるコルゲートフィン熱交換器において、前配偏平伝熱管を任意数に等分割すると共に、これらの偏平伝熱管の両満に中間へツダをそれぞれ取付け、前記分割偏平伝熱管のうち一部の偏平伝熱管の蛇行部中間に冷礁人口へツダを、機部の偏平伝熱管の蛇行部中間に冷礁出口へツダをそれぞれ取付けたことを特徴とするコルゲートフィン熱交換器。

2. 冷様入口ヘンダに接続する個平伝素育数を 冷様出口ヘンダに接続する個平伝熱質数よりも 少数または多数にしたことを特徴とする特許請求の範囲第1項記載のコルゲートフイン熱交換 益。

3. 蛇行状偏平伝熱管の蛇行部に前配伝熱管と 垂直方向に蛇行状フィンを介改してなるコルゲ ートフイン県交換器において、前記調平伝熱管を大、小の適路断面機を有するように分割また は区分し、この調平伝熱管の両端に中間ヘッタ をそれぞれ取付けると共に、その蛇行部中間の 大、小通路の一方に骨膜入口ヘッタを、他方に 位葉出口ヘッタをそれぞれ取付けたことを特徴 とするコルゲートフイン熱交換器。

3. 発明の詳細な説明

本発明はカーエアコンに使用される糖交換器、 特にコルゲートフイン熱交換器に関するものであ

佐来のこの痩無交換器例えばカーエアコン系発 器は第1図に示すように、並行状に成形された個 平伝無(冷媒)智1の配行部に、その伝感管1と 垂直方向に並行状のコルゲートフィン2を介在さ せ、伝感世1の両端にそれぞれ取付けられた冷碟 人口ヘンダ3をよび冷媒出口ヘンダ4に、冷碟入 口管5をよび冷媒出口管6をそれぞれ接続して構 成されている。7は空気能れを示す。

上配伝熱質1は第3図に示すように仕切板1 a

特別昭57-73392(2)

により多数に区分されており、しかもその連路断回機は第4図のAに示すように入口から出口まで同一に形成されている。このように形成された伝統 目1 内を冷碟が第2図に示すように成れている。この冷碟が次第に蒸始してガス化すると、その体機は増加し、ガス流速も増速するので、無発器の出口付近における圧力損失は増大する。

上配圧力損失を低波するためには、乾き度すなわち気被二相虎中のガスの重量症量割合により疣 路断面積を集4図のBに示すように入口Baから 出口Bbに至るにしたがつて大きくなるように変 化させ、ガス流速が余り大きくならないように考 感する必要がある。 髪稲器の場合には前記無発語 の場合と 辺に入口より出口に至るにしたがつて小さくなるように変化させねばならない。

本 光明は上記に基づいてなされたもので、 常謀 側の圧力損失を小さくすると共に、 能力および快 通性を向上させることを目的とするもので、 蛇行 状場平 伝熱質の蛇行部に、 その伝熱質と垂直に蛇 行状プインを介設してなるコルゲートフィン熱交 供給において、前記叫平伝無官を任意故に等分割 すると共に、これらの個平伝無官の両端に中間へ ツダをそれぞれ取付け、前記分割偏平伝滅官のう ち一郎の偏平伝熱官の蛇行部中間に付藤入ロヘッ ダを、残部の場平伝熱官の北行部中間に合藤出口 ヘッダをそれぞれ取付けたことを守俶とするもの である。

以下本先明の失施内を図面について記明する。 第5図において、8A~8 Uは1本の蛇行状漏 半臂8を任意釵(図では3本)に等分割した蛇行 状漏平伝熱皆で、これらの漏平伝熱背8A~8 U は第6図に示すように仕切板9により任意紋(図 では3 脳)に区分されている。10は陽平伝熱管 8A~8 Uの近行邸に、これと垂直に介設された 蛇行状フィン、11A,11Bは漏平伝熱管8A ~8 Uの両端に収付けられた中間へツダ、13, 14 は鳴平伝熱管8A~8 Uの蛇行邸中間におい て 端平伝熱管8Cをよび漏平伝熱管8B,8Aに それぞれ取付けられた合媒入ロヘツダおよび出口 ヘツダ、15,16は冷碟入口ヘツダ12をよび

**冷媒出ロヘッダ13にそれぞれ後続された冷媒人** □曾および冷媒出□督である。

次に上記のような構成からなる本実船例の作用 について説明する。

帝媒入口管15より供給される帝媒は液を多量に含んだ気度二相能であり、この帝媒は冷球入口へシダ13に成入して左右両方向に分配され、さらに帰平管18じ内を流血しながら蒸光し、ガスが多域になつた頃に帰平伝熱官18じの両端でしたの中間へツダ11A,11Bに成入した帝媒はこの中間へツダ11A,11Bに成入した帝媒はこらに帰平伝熱官18A,18B内を流血して中央部に設けた帝媒出ロへツダ14に流入した後に、帝媒出口官16より促出する。その帝媒は冷媒出ロへツダ14に至るまでに滅光して完全にガス化されている。

上記のように冷保が入口(信保入口ヘッダ) 13より出口(冷保出口ヘッダ)14に至るまで に焼地する地路断面様は第7図の実般に示すよう に変化する。同図の彼般は従来例の地路断面横を 示す。この図より明らかなように本実施例では変きយと共に連絡所面積が増加しているので、ガス ת速の増大は抑制されるから圧力損失を低減させることができる。前記出口14にむけるガスת速は近米例のそれに比べると3/4倍となるので、圧力損失が飛速の2乗に比例すると仮定すれば、圧力損失を約60%に低減することができる。

第8図に示す従来例のように、合碟入口ヘッタ 3 を経て調平伝熱す1を流過させた後に、合葉出 ロヘッタ4を触てת出させるものでは、その出口 付近がスーパーヒート領域内にあるため、その吹 き出し空気の温度は温度分布般15に示すように 若しく上昇する。

これに対し第9的に示す本実施例のように、冷 碟を冷僻入口ヘンダ13を経て漏平伝熱管18C を流過させ、ついで中間ヘンダ11A,11Bを 経て漏平伝熱官18A,18Bを流過させた後に、 冷噪出口ヘンダ14を全て流出させるものでは、 空気上飛鶴の被冷碟が十分であり、かつスーパー ピート頭破も狭いため、吹き出し空気の温度は温 成分布服16亿示すようにほぼ一根である。

本共施例では1本の過半伝染音8を3本の過半伝染音8A~8じに等分割した場合について説明したが、これに代り第10図に示すように1本の 偏平伝熱音17を大、小の過路所回視を有する2本の個平伝熱音17A、17Bに分割し、あるいは第11図に示すように偏平伝熱音17を仕切板18により大、小所回機を有する2通路17C、17Dに区分しても同様な効果をうることができる。

以上説明したように、本発明によれば合成の追路断面積を変化させることにより、俗談側の圧力損失を小さくすることができるはかりでなく、液冷薬の不足する部分が少なくなり、かつ強度是を大きくすることができるため、能力をよび快適性を同上させることができる。

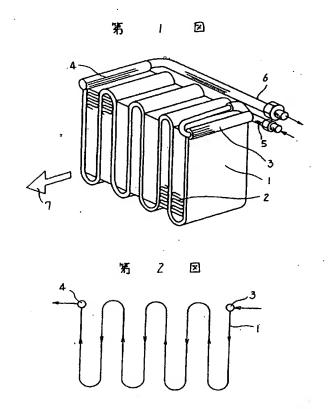
#### 4. 図面の商単な説明

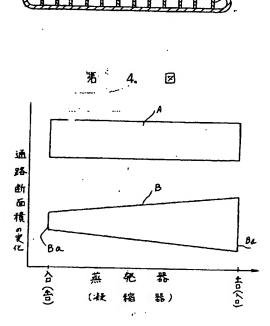
第1図をよび第2図は従来のコルゲートフイン 熱交換器の斜視図をよび合牒の成れの収明図、第 3図は第1図の偏平伝統質の断面図、第4図は従 特別昭57- 73392 (3)

米品と本発明品の週路断面積の変化を示す図、第 5四亿本発明のコルゲートフイン感交換器の斜視 図、現6四亿同类通例の偏平伝為質の断面図、第 7四亿同类週例の連路断面積の変化を示す図、第 8四かよび類9四亿便米品かよび本発明品の吹出 し空気温度分布を説明する図、第10回かよび第 11四亿本光明に使用される最平伝熱質の変形例 を示す断面図である。

8 A~8 C… 選半伝統省、 1 0 … フイン、 1 1 A。 1 1 B…中間ヘンダ、 1 3… 冷喫入口ヘンダ、 1 4… 合碟出口ヘンダ。

代理人 护理士 薄田和學





Y

第

-457-

第 5 図

